

Particules comprenant un principe actif sous forme de co-précipité

5 L'invention concerne des particules comprenant une substance active sous la forme d'un co-précipité, le procédé de préparation desdites particules et les formes pharmaceutiques comprenant ces particules.

La préparation de médicament par voie orale se heurte à des limites avec des molécules de synthèse de plus en plus complexes présentant souvent des 10 caractéristiques physico-chimiques défavorables à l'absorption de la molécule au niveau du tractus gastro-intestinal, et en particulier une très faible solubilité en milieux aqueux.

Cela se traduit souvent par une biodisponibilité très faible de ces molécules, et la nécessité d'administrer aux patients des doses élevées de substance active pour 15 atteindre la concentration efficace.

Ceci est d'autant plus préjudiciable quand la concentration efficace à atteindre est élevée, que le nombre de comprimés ou de gélules à prendre en une prise est important, ou que le nombre de prises par jour est plus fréquent.

La préparation de dispersions solides est une des méthodes qui permettent 20 d'améliorer sensiblement la solubilité des principes actifs, et par là, leur biodisponibilité.

Les dispersions solides sont habituellement obtenues selon deux méthodes, d'une part en évaporant une solution comprenant la substance active et le support inerte, d'autre part, par fusion des deux composés précédents, puis solidification.

25 Dans le premier cas, le produit est un co-précipité, dans le second cas, c'est un co-fondu.

Une première difficulté est d'obtenir des particules dont la vitesse de solubilisation est la plus rapide possible et la fraction solubilisée, la plus élevée possible, pour assurer une biodisponibilité suffisante de la molécule.

30 Une seconde difficulté est d'obtenir des particules ayant une distribution granulométrique étroite, et présentant une taille compatible avec une mise en forme

destinée à une administration par voie orale, tout en conservant une teneur élevée en substance active.

Une troisième difficulté est d'obtenir une formulation qui soit stable dans le temps dans des conditions de température et d'humidité défavorables, telle que celles utilisées dans les études de stabilité, par exemple 30°C/60% HR (humidité résiduelle), ou 40°C/75% HR.

Les dispersions solides sont en général constituées d'une substance active dispersée à l'état moléculaire dans un agent hydrophile, par exemple un polymère.

La demande internationale WO 97/04749 a pour objet un procédé de préparation de dispersions solides dans lequel la ou les substances active(s) est (sont) dissoute(s) dans un solvant organique contenant en outre une amide cyclique très hydrophile et de façon avantageuse un agent tensioactif, la solution organique ainsi obtenue étant ensuite évaporée à sec, puis broyée et tamisée. L'amide cyclique est une polyvinylpyrrolidone dont le poids moléculaire varie de 10 000 à 50 000.

La demande EP 1 103 252 décrit des compositions pharmaceutiques comprenant des particules ayant un cœur recouvert d'une couche unique incluant un principe actif antifongique comme l'itraconazole, ladite couche étant obtenue par pulvérisation d'une solution comprenant le principe actif, un polymère hydrophile et un tensioactif non ionique. Ces compositions, obtenues par des techniques classiques, améliorent la solubilité du principe actif.

Dans les cas extrêmes, l'obtention d'une dispersion solide n'est en elle-même pas suffisante pour améliorer de façon significative la biodisponibilité.

La Demandepersonne a montré qu'il est tout à fait possible d'améliorer de façon substantielle la biodisponibilité de substances actives pratiquement insolubles dans l'eau, et d'en augmenter la vitesse de solubilisation et la fraction solubilisée *in vitro* ou *in vivo*, en préparant une particule constituée d'un co-précipité appliquée en couche autour d'un support neutre hydrophile et comprenant au moins, une substance active, un agent tensioactif, et un polymère hydrophile.

La couche formée autour du support est une dispersion solide sous la forme d'un co-précipité, facilement soluble dans l'eau ou les milieux physiologiques, par exemple le liquide gastrique.

Par ailleurs, la Demanderesse a montré qu'il est tout à fait possible d'améliorer de façon substantielle les problèmes d'agglomération de particules, rencontrés dans les cas de pulvérisation de grandes quantités solutions d'enrobage, en broyant les particules, non pas uniquement à la fin de l'étape de pulvérisation, mais 5 au cours de cette étape.

La réduction de taille consécutive au broyage permet alors de poursuivre la pulvérisation sur des particules de plus petites tailles, moins aptes à s'agglomérer entre elles que des particules dont la croissance est régulière au cours d'une étape unique de pulvérisation.

10 Le co-précipité est obtenu par pulvérisation d'une solution organique sur un support neutre hydrophile, ladite solution comprenant au moins une substance active, un agent tensioactif et un polymère hydrophile, ladite pulvérisation étant caractérisée en ce que la pulvérisation de la totalité de la solution est réalisée en au moins deux étapes distinctes, chacune de ces étapes étant systématiquement suivie d'une étape de 15 broyage du produit obtenu à l'issue de l'étape précédente.

Le procédé de préparation des particules comprend avantageusement les étapes suivantes :

a) préparation d'une solution organique comprenant la substance active, le polymère hydrophile et l'agent tensioactif,

20 b) pulvérisation d'une partie de la solution obtenue en a) sur les supports neutres hydrophiles,

c) broyage des particules obtenues à l'étape b),

d) pulvérisation de la quantité restante de la solution organique sur les particules broyées à l'étape c), et

25 e) broyage final des particules obtenues à l'étape d).

La séquence pulvérisation/broyage (étapes b à d) peut être répétée une ou plusieurs fois selon le volume de solution à pulvériser et la cinétique de croissance des particules au cours de l'étape de pulvérisation.

La totalité de la solution organique peut être préparée en une fois; cependant 30 pour éviter une évaporation trop importante des solvants organiques, il est préférable de préparer chaque fraction de la solution juste avant l'étape de pulvérisation.

La pulvérisation de la solution organique peut être réalisée dans une turbine à dragéification, une turbine perforée ou en lit fluidisé.

Dans un mode de réalisation préféré du procédé conforme à l'invention, toutes les étapes de pulvérisation sont effectuées en lit fluidisé, équipé d'un dispositif anti-déflagrant.

Le lit fluidisé est équipé d'une buse de pulvérisation dont la position et l'orientation de pulvérisation peuvent être choisies.

Ce choix permet de maîtriser la cinétique de croissance des particules et d'éviter des phénomènes de collage, liés à la nature de la substance active, à la composition qualitative et quantitative de la solution enrobante pulvérisée, et aux divers paramètres du procédé (par exemple la température, la pression d'air et le débit de pulvérisation).

Un séchage des particules est habituellement réalisé après la pulvérisation de la solution organique.

Le séchage peut être réalisé sur des plateaux ou directement dans l'équipement utilisé pour l'étape de pulvérisation.

Le séchage peut être réalisé, soit juste après la pulvérisation de la solution organique et avant le broyage, soit immédiatement après le broyage des particules.

Le broyage peut être réalisé sur tout type d'équipement destiné à cet effet, et peut être un broyeur de type oscillant ou équipé de broches.

Le broyeur rotatif de type FITZMILL ou le broyeur oscillant de type FREWITT, est équipé d'un rotor qui force les particules à travers une grille d'ouvertures calibrées.

Le broyeur de type FORPLEX est équipé de broches sur lesquelles les particules sont lancées à grande vitesse.

Le broyeur utilisé entre chaque étape de pulvérisation peut être différent de celui utilisé pour le broyage final.

Le procédé de l'invention est particulièrement adapté pour les substances actives très peu solubles dans l'eau, c'est à dire les substances actives dont une partie est soluble dans 1 000 parties d'eau ou plus de 1 000 parties d'eau, de préférence

pour les substances actives pratiquement insolubles dans l'eau, c'est à dire celles dont une partie est soluble dans 10 000 parties d'eau ou plus de 10 000 parties d'eau.

La ou les substances actives peuvent être choisies dans toute famille de composés, par exemple parmi les sédatifs gastro-intestinaux, les antiacides, les 5 antalgiques, les anti-inflammatoires, les vasodilatateurs coronariens, les vasodilatateurs périphériques et cérébraux, les anti-infectieux, les antibiotiques, les antiviraux, les antiparasitaires, les anticancéreux, les anxiolytiques, les neuroleptiques, les stimulants du système nerveux central, les antidépresseurs, les antihistaminiques, les anti-diarrhéiques, les laxatifs, les suppléments nutritionnels, 10 les immunodépresseurs, les hypocholestérolémiant, les hormones, les enzymes, les antispasmodiques, les anti-angoreux, les médicaments influençant le rythme cardiaque, les médicaments utilisés dans le traitement de l'hypertension artérielle, les antimigraineux, les médicaments influençant la coagulabilité sanguine, les antiépileptiques, les myorelaxants, les médicaments utilisés dans le traitement du 15 diabète, les médicaments utilisés dans le traitement des dysfonctions thyroïdiennes, les diurétiques, les anorexigènes, les antiasthmatiques, les expectorants, les antitussifs, les mucorégulateurs, les décongestionnats, les hypnotiques, les antinauséeux, les hématopoïétiques, les uricosuriques, les extraits de végétaux, les agents de contraste ou tout autre famille de composés, les substances actives 20 associées dans le comprimé pouvant être choisies dans la même famille ou dans des familles différentes.

Les substances actives peuvent se présenter sous la forme de leurs sels pharmaceutiquement acceptables ou toute forme polymorphe (racémique, énantiomère,...). Par "sels pharmaceutiquement acceptables", on entend les dérivés 25 des composés décrits dans lesquels le composé pharmaceutiquement actif de base est transformé en son sel basique ou acide, des exemples de sels pharmaceutiquement actifs comprennent notamment les sels d'acides organiques ou minéraux de résidus basiques tels que les amines; les dérivés alcalins ou les sels organiques de résidus acides tels que les acides carboxyliques, et similaires.

30 La substance active est présente dans la particule dans une proportion pouvant varier entre 1 et 60% en poids.

Le support inerte hydrophile peut être constitué par tout excipient inerte chimiquement et pharmaceutiquement, existant sous forme particulaire, cristalline ou amorphe, par exemple des dérivés de sucres tels que le lactose, de préférence le lactose Extra Fin (EFK), le saccharose, l'amidon hydrolysé (maltodextrines); des celluloses ou des mélanges tels que le saccharose et l'amidon, ou des mélanges à base de cellulose peuvent également être utilisés pour la préparation de supports inertes sphériques.

Le support inerte hydrophile est présent dans une proportion pouvant aller jusqu'à 95% en poids.

La dimension particulaire unitaire du support inerte hydrophile peut être comprise entre 50 et 500 µm, de préférence entre 90 et 200 µm.

Le polymère hydrophile peut être choisi parmi les polyvinylpyrrolidones et les dérivés cellulosiques, les polymères acryliques et les polyéthylènes glycols.

La polyvinylpyrrolidone peut être choisie parmi les polymères de poids moléculaire compris entre 10 000 et 50 000.

Le dérivé cellulosoique est choisi parmi les dérivés hydroxylés, par exemple l'hydroxypropylméthylcellulose, l'hydroxypropylcellulose, l'hydroxyméthylcellulose, l'hydroxypropylméthylcellulose phtalate et l'hydroxypropyl méthylcellulose acéto-succinate.

L'hydroxypropylméthylcellulose préférée est choisie parmi celles dont la viscosité apparente est comprise entre 2,4 et 18 cP, et de manière encore plus préférée, comprise entre 2,4 et 5cP.

Le polymère acrylique peut être choisi parmi le copolymère ammoniométhacrylate, le polyacrylate, le polyméthacrylate et le copolymère d'acide méthacrylique.

Le polyéthylène glycol peut être choisi parmi les polymères de poids moléculaire compris entre 1 000 et 20 000.

Le rapport pondéral polymère hydrophile/principe actif est compris de préférence entre 10/1 et 1/2.

L'agent tensioactif peut être choisi parmi les agents cationiques, anioniques, non ioniques ou amphotères, seuls ou en mélange.

L'agent tensioactif peut être choisi par exemple parmi les composés tels que le laurylsulfate de sodium, le monoooléate, le monolaurate, le monopalmitate, le monostéarate, le trioléate, le tristéarate ou tout autre ester de sorbitanne polyoxyéthyléné, de préférence les Tween® 20, 40, 60 ou 80, des glycérides d'acides gras polyoxyéthylénés, ces acides gras étant saturés ou non saturés, et constitués d'au moins 8 atomes de carbones, des poloxamères tel que le poloxamère 188, des copolymères blocs oxyde d'éthylène/oxyde de propylène tels que les Pluronic® F68 ou F87, la lécithine, l'alcool stéarylque, l'alcool cétostéarylque, la lécithine, le cholestérol, l'huile de ricin polyoxyéthylénée, les éthers polyoxyéthylénés d'alcool gras, comme les Brij® et les stéarates polyoxyéthylénés.

L'agent tensioactif est présent avantageusement dans une proportion pouvant varier entre 0,1 et 20% en poids par rapport à la masse totale obtenue.

Le solvant organique peut être choisi parmi l'éthanol, l'isopropanol, le tétrahydrofurane, l'éther isopropylique, l'acétone, la méthyléthylacétone, le chlorure de méthylène ou un mélange de ces solvants.

Le volume de solvant tient compte de la solubilité des différents composants de la solution organique.

La présente invention a également pour objet une particule constituée d'un co-précipité appliqué en couche autour d'un support et comprenant au moins, une substance active, un agent tensioactif et un polymère hydrophile, susceptible d'être obtenue par pulvérisation d'une solution comprenant au moins une substance active, un agent tensioactif, et un polymère hydrophile, ladite pulvérisation étant réalisée au moins en deux étapes distinctes, lesdites étapes étant chacune suivie d'une étape de broyage.

Il résulte du procédé de l'invention que, si le support sur lequel est pulvérisée la solution comprenant au moins une substance active, un agent tensioactif, et un polymère hydrophile est, à la première étape, bien dépourvu de toute substance active, le support résultant du premier broyage, sur lequel est pulvérisée la même solution, est constitué à la fois du support neutre hydrophile, et du co-précipité comprenant au moins, une substance active, un agent tensioactif et un polymère hydrophile.

La teneur en principe actif du support utilisé pour appliquer la solution comprenant au moins une substance active, un agent tensioactif, et un polymère hydrophile augmente donc après chaque cycle pulvérisation/broyage.

Après la dernière étape de pulvérisation, la structure de la particules est une sphère constituée d'une cœur comprenant un mélange de support neutre hydrophile et de co-précipité comprenant au moins une substance active, un agent tensioactif, et un polymère hydrophile, et d'une couche externe du même mélange comprenant au moins une substance active, un agent tensioactif, et un polymère hydrophile.

La taille des particules est habituellement comprise entre 50 et 1000 µm, de préférence entre 100 et 800 µm, de façon encore préférée entre 200 et 500 µm, et est déterminée par les méthodes conventionnelles, par exemple à l'aide d'un jeu de tamis d'ouverture de mailles calibrées, ou par diffraction d'un laser.

Dans une mise en œuvre préférée de l'invention, les particules de l'invention contiennent:

- de 15 à 40% en poids d'un support inerte hydrophile, de préférence le lactose EFK

- de 15 à 30% en poids de substance active
- 30 à 60% en poids de polymère hydrophile, de préférence l'HPMC
- de 1 à 10% en poids d'agent tensioactif, de préférence un agent non ionique choisi dans le groupe comprenant les polysorbates 20 à 80.

Les particules selon l'invention peuvent être utilisées directement ou mélangées à des excipients utilisés dans le domaine pharmaceutique pour la préparation d'une forme pharmaceutique destinée à être administrée par voie orale, telle que par exemple une gélule ou un comprimé et compatibles chimiquement avec la ou les substances actives.

Ces excipients peuvent être choisis parmi les diluants, les agents de désintégration, les agents gonflants, les lubrifiants, les agents antistatiques, les liants ou des adjuvants.

Le diluant peut être choisi parmi les sucres tels que le saccharose, le lactose, le fructose, le dextrose, ou les polyols de moins de 13 atomes de carbone tels que le mannitol, le xylitol, le sorbitol, le maltitol, le lactitol, l'érythritol, le phosphate

dicalcique, le phosphate tricalcique ou une cellulose microcristalline, seuls ou en mélange.

Le diluant est utilisé dans une proportion comprise entre 20 et 90 % en poids, de préférence entre 30 et 60% en poids, calculée par rapport au poids du comprimé.

5 Le diluant est de préférence utilisé sous sa forme directement compressible, dont le diamètre moyen des particules est de 100 à 500 µm, ou sous la forme d'une poudre dont le diamètre moyen des particules est inférieur à 100 µm, ladite poudre étant utilisée seule ou en mélange avec le produit directement compressible.

10 L'agent de désintégration est choisi dans le groupe comprenant notamment la carboxyméthylcellulose sodique réticulée désignée par le terme croscarmellose, les polyvinylpyrrolidones réticulées désignées par le terme crospovidone, et leurs mélanges.

15 L'agent de désintégration est utilisé dans une proportion comprise entre 1 et 20% en poids, de préférence entre 5 et 15% en poids, calculée par rapport au poids du comprimé.

L'agent gonflant est choisi dans le groupe comprenant la cellulose microcristalline, les amidons, les amidons modifiés, tels que le carboxyméthylamidon ou le glycolateamidon sodique, l'acide alginique ou l'alginate de sodium, et leurs mélanges.

20 L'agent gonflant est utilisé dans une proportion comprise entre 1 et 15% en poids calculée par rapport au poids du comprimé.

25 Le lubrifiant est choisi dans le groupe comprenant le stéarate de magnésium, l'acide stéarique, le sodium stéaryl fumarate, les polyoxyéthyléneglycols, le benzoate de sodium, une huile pharmaceutiquement acceptable, de préférence la diméthicone ou la paraffine liquide et leurs mélanges.

Le lubrifiant est utilisé dans une proportion pouvant aller jusqu'à 2%, de préférence entre 0,02 et 2% en poids, de façon encore préférée entre 0,5 et 1% en poids, calculée par rapport au poids du comprimé.

30 Selon une première variante, le lubrifiant est incorporé en totalité au mélange d'excipients de compression; dans une seconde variante, une fraction de ce lubrifiant est pulvérisée sur les parois de la matrice et des poinçons au moment de la

compression, le lubrifiant étant alors sous la forme d'une poudre, par exemple le stéarate ou magnésium ou d'un liquide, par exemple l'huile de paraffine liquide.

Les quantités de lubrifiant utilisées en phase interne et/ou externe sont ajustées avec soin de façon à éviter qu'un excès n'altère la cohésion du lit de poudre 5 lors de la compression.

L'agent antistatique peut être choisi dans le groupe comprenant le talc micronisé ou non micronisé, la silice colloïdale (Aerosil®200), la silice traitée (Aerosil®R972), ou la silice précipitée (Syloïd® FP244) et leurs mélanges.

L'agent antistatique est utilisé dans une proportion pouvant aller jusqu'à 5% 10 en poids, calculée par rapport au poids du comprimé.

Le liant est utilisé sous forme sèche et peut être un amidon, un sucre, la polyvinylpyrrolidone ou la carboxyméthylcellulose, seuls ou en mélange.

Le liant est utilisé dans une proportion pouvant aller jusqu'à 15% en poids, de préférence inférieure à 10% en poids, calculée par rapport au poids du comprimé.

15 Des adjuvants peuvent également être ajoutés au mélange destiné à être mis en gélules ou à être comprimé et sont choisis dans le groupe comprenant les agents ajusteurs de pH, les systèmes permettant de produire une effervescence, notamment générateurs de dioxyde de carbone du type de ceux utilisés comme agents ajusteurs de pH, ou encore les tensioactifs.

20 L'invention a également pour objet des formes pharmaceutiques comprenant les particules conformes à l'invention.

La préparation de la forme pharmaceutique comprenant les particules de l'invention peut comprendre les étapes suivantes :

25 - mélange sec des particules, obtenues selon le procédé décrit précédemment, avec des excipients.

- compression du mélange ou mise en gélule du mélange pour obtenir une forme unitaire.

Dans un mode avantageux de mise en œuvre la totalité du lubrifiant est pulvérisée sur les poinçons et /ou sur la face interne des matrices de compression la 30 deuxième étape du mélange est alors bien entendu supprimée.

Dans un autre mode avantageux de préparation de la forme pharmaceutique, la préparation du mélange comprend deux étapes, la première étape consistant à mélanger la substance active avec tous les excipients de compression sauf le lubrifiant interne, puis une seconde étape, dans laquelle le lubrifiant est ajouté au 5 premier mélange en totalité ou en partie, la partie restante étant alors pulvérisée sur les poinçons et /ou sur la face interne des matrices de compression.

La compression du mélange peut être réalisée sur une machine à comprimer alternative ou rotative.

La dureté du comprimé est adaptée pour permettre d'obtenir une friabilité, 10 mesurée selon la méthode de la Pharmacopée Européenne, inférieure à 2%, de préférence 1%.

Les comprimés peuvent être de forme ronde, ovale, oblongue, présenter une surface plate, concave ou convexe, et éventuellement présenter des gravures ou être chanfreinés.

15 Les comprimés ont de façon générale une masse comprise entre 0,1 gramme et 2,0 grammes et une taille de diamètre compris entre 6 mm et 18 mm.

L'exemple et les figures 1 à 4 qui suivent illustrent l'invention.

La figure 1 illustre la distribution granulométrique, étudiée en granulométrie 20 laser, des particules préparées selon le procédé de l'invention.

La figure 2 représente la cinétique de dissolution de l'itraconazole seul (\blacktriangle), sous la forme de particules préparées selon le procédé de l'invention avant broyage final (\diamond) et après broyage final (\blacksquare).

25 La figure 3 illustre la distribution granulométrique, étudiée en granulométrie laser, des particules sans tensioactif.

La figure 4 illustre la cinétique de dissolution de l'itraconazole avant broyage avec (\blacksquare) et sans (\blacklozenge) tensioactif et après broyage avec (X) et sans (\blacktriangle) tensioactif.

Exemple 1

30 1. Préparation des particules contenant un tensioactif

La fabrication est réalisée sur le lit fluidisé GPCG1 en mode Bottom Spray.

La solution de pulvérisation est préparée par solubilisation de l'itraconazole (fourni par WICKOFF) dans un mélange de solvants alcool 96°/chlorure de méthylène dans un rapport pondéral 41,6/58,4 avec de l'HPMC 2910 5 cps (fournie par Dow Chemical) et du polysorbate 20 (Montanox® 20, fourni par SEPPIC).

5 Le lactose EFK (fourni par HMS) est introduit dans le lit fluidisé et la solution est pulvérisée en mode Bottom spray; 4 étapes de pulvérisation de la solution sont réalisées successivement; les granulés sont séchés en lit fluidisé et broyés à l'aide d'un broyeur Forplex avec une grille de 630 µm pour la présente utilisation après chaque étape de pulvérisation.

10 Après la quatrième étape, les granulés obtenus sont séchés dans le lit fluidisé. Les paramètres de montage sont présentés dans le tableau 1:

Tableau 1

	Montages			
	1 ère étape	2ème étape	3ème étape	4ème étape
Débit de pulvérisation	45 g/min	39 g/min	39 g/min	39 g/min
Pression de pulvérisation	0,15 MPa	0,15 MPa	0,15 MPa	0,15 MPa
Quantité de solution pulvérisée	2,7 kg	3,1 kg	2,7 kg	2,5 kg
Consigne air d'entrée	50 – 60°C	48 – 56°C	56 – 58°C	52 – 54°C
Température d'air d'entrée	42 – 50°C	50 – 56°C	55 – 59°C	51 – 55°C
Température du produit	29 – 33°C	27 – 34°C	27 – 34°C	28 – 33°C

La masse totale de solution pulvérisée est de 11kg et le temps total de granulation est de 4h47 min.

15 Les particules obtenues sont séchées en lit fluidisé GPCG1, les paramètres de séchage étant les suivants:

- température d'air d'entrée : 48°C,
- temps de séchage : 30 min,
- refroidissement jusqu'à ce que la température atteigne 29°C.

20 Les particules sont ensuite broyées à l'aide d'un broyeur de type Forplex équipé d'une grille d'ouverture 630 µm.

La quantité de granulés secs obtenus est de 1,406 kg, correspondant à un rendement de 93%.

La formule de fabrication testée est indiquée dans le tableau 2.

Tableau 2

Matières premières	Quantité (g)	%
Lactose EFK	600	39,7
Itraconazole	350	23,2
HMPC 2910 5 cps	525	34,8
Polysorbate 20	35	2,3
Alcool 96°	4200	/
Chlorure de méthylène	5900	/
Quantité de solution pulvérisée	11010	/
Masse sèche théorique	1510	/
Titre théorique	231,79 mg/g	/

2. Résultats

2.1. Distribution granulométrique

Elle est présentée dans la figure 1. La distribution granulométrique donne les résultats suivants:

- $D_{10\%}$: 62 μm
- $D_{50\%}$: 231 μm
- $D_{90\%}$: 419 μm .

10

2.2. Cinétiques de dissolution

Elles sont étudiées sur trois vases.

Les mesures sont faites en UV continu, à une longueur d'onde de mesure de 254 nm, sur 50 mg d'itraconazole dans 900 ml de milieu 1,2 type D (vitesse des pales 100 rpm).

15

Les résultats sont illustrés dans la figure 2.

Le montage réalisé selon le procédé de l'invention améliore considérablement la dissolution de l'itraconazole. Le broyage accélère la dissolution : 50% du produit est dissous au bout de 10 minutes d'essai pour la fraction non broyée, et au bout de 20 min pour la fraction broyée.

20

Exemple 2

1. Préparation de particules ne contenant pas de tensioactif

25

Les particules sont préparées selon le mode opératoire décrit à l'exemple 1.

La formule de fabrication est indiquée dans le tableau 3.

Matières premières	Quantité (g)	%
Lactose EFK	600	40,68
Itraconazole	350	23,73
HMPC 2910 5 cps	525	35,59
Polysorbate 20	0	0
Alcool 96°	4 200	/
Chlorure de méthylène	5 900	/
Quantité de solution pulvérisée	10 975	/
Masse sèche théorique	1 475	/
Titre théorique	237,3 mg/g	/

2. Résultats.

2.1. Distribution granulométrique.

Elle est présentée dans la figure 3. La distribution granulométrique donne les 5 résultats suivants:

- $D_{10\%}$: 88 μm
- $D_{50\%}$: 239 μm
- $D_{90\%}$: 435 μm .

10 2.2. Cinétique de dissolution.

Elle est étudiée dans les mêmes conditions qu'à l'exemple 1.

Outre le broyage, la présence d'un tensioactif accélère la dissolution. Les résultats sont illustrés dans la figure 4.

Après 10 minutes de dissolution, 26% d'itraconazole est dissous pour le lot 15 sans tensioactif, alors que 90% d'itraconazole est dissous pour le lot avec tensioactif pour lequel pratiquement la totalité de l'itraconazole co-précipité est dissoute.

REVENDICATIONS

1. Procédé de préparation d'une particule constituée d'un co-précipité appliqué en couche autour d'un support neutre hydrophile par pulvérisation d'une solution organique sur ledit support neutre hydrophile, ladite solution comprenant au moins, une substance active, un agent tensioactif et un polymère hydrophile, caractérisé en ce que la pulvérisation de la totalité de la solution est réalisée en au moins deux étapes distinctes, chacune de ces étapes étant systématiquement suivie d'une étape de broyage du produit obtenu à l'issue de l'étape précédente.

10

2. Procédé de préparation des particules selon la revendication 1 caractérisé en ce qu'il comprend les étapes suivantes :

- a) préparation d'une solution organique comprenant la substance active, le polymère hydrophile et l'agent tensioactif,
- 15 b) pulvérisation d'une partie de la solution obtenue en a) sur les supports neutres hydrophiles,
- c) broyage des particules obtenues à l'étape b),
- d) pulvérisation de la quantité restante de la solution organique sur les supports neutres hydrophiles et
- 20 e) broyage final des particules obtenues à l'étape d).

3. Procédé de préparation des particules selon l'une quelconque des revendications 1 et 2 caractérisé en ce que la séquence pulvérisation/broyage (étapes b à d) est répétée une ou plusieurs fois.

25

4. Procédé de préparation des particules selon l'une quelconque des revendications 1 à 3 caractérisé en ce qu'il comprend en outre une étape de séchage soit après chaque étape de pulvérisation avant broyage, soit immédiatement après le broyage.

30

5. Procédé de préparation des particules selon l'une quelconque des revendications 1 à 4 caractérisé en ce que le support inerte hydrophile est constitué par tout excipient inerte chimiquement et pharmaceutiquement, existant sous forme particulaire, cristalline ou amorphe, et choisi de préférence dans le groupe 5 comprenant des dérivés de sucres, des celluloses ou leurs mélanges.

6. Procédé de préparation des particules selon l'une quelconque des revendications 1 à 5 caractérisé en ce que le polymère hydrophile est choisi dans le groupe comprenant les polyvinylpyrrolidones, notamment les polymères de poids moléculaire compris entre 10 000 et 50 000, les dérivés cellulosiques, de préférence 10 l'hydroxypropylméthylcellulose, l'hydroxypropylcellulose, l'hydroxyméthylcellulose, l'hydroxypropylméthylcellulose phthalate, l'hydroxypropyl méthylcellulose acéto-succinate, les polymères acryliques et les polyéthylènes glycols.

15 7. Procédé de préparation des particules selon l'une quelconque des revendications 1 à 6 caractérisé en ce que l'agent tensioactif est choisi dans le groupe comprenant les agents cationiques, anioniques, non ioniques ou amphotères, seuls ou en mélange.

20 8. Procédé de préparation des particules selon l'une quelconque des revendications 1 à 7 caractérisé en ce que le solvant organique est choisi dans le groupe comprenant l'éthanol, l'isopropanol, le tétrahydrofurane, l'éther isopropylique, l'acétone, la méthyléthylacétone, le chlorure de méthylène et les mélanges de ces solvants.

25 9. Procédé de préparation des particules selon l'une quelconque des revendications 1 à 8 caractérisé en ce que les étapes de pulvérisation sont réalisées dans une turbine à dragéification, dans une turbine perforée ou en lit fluidisé.

30 10. Particule constituée d'un co-précipité appliquée en couche autour d'un support et comprenant au moins, une substance active, un agent tensioactif et un

polymère hydrophile, caractérisée en ce qu'elle est susceptible d'être obtenue par pulvérisation d'une solution comprenant au moins une substance active, un agent tensioactif et un polymère hydrophile, ladite pulvérisation étant réalisée au moins en deux étapes distinctes, lesdites étapes étant chacune suivie d'une étape de broyage.

5

11. Particule selon la revendication 10 caractérisée en ce que la substance active est présente dans la particule dans une proportion pouvant varier entre 1 et 60% en poids.

10

12. Particule selon l'une quelconque des revendications 10 et 11 caractérisée en ce que le support inerte hydrophile est présent dans une proportion pouvant aller jusqu'à 95% en poids.

15

13. Particule selon l'une quelconque des revendications 10 à 12 caractérisée en ce que le rapport pondéral polymère hydrophile/ principe actif est compris entre 10/1 et 1/2.

20

14. Particule selon l'une quelconque des revendications 10 à 13 caractérisée en ce que l'agent tensioactif est présent dans une proportion pouvant varier entre 0,1 et 20% en poids par rapport à la masse totale obtenue.

15. Particule selon l'une quelconque des revendications 10 à 14 caractérisée en ce que la dimension particulaire unitaire du support inerte hydrophile peut être comprise entre 50 et 500 µm, de préférence entre 90 et 200 µm.

25

16. Forme pharmaceutique caractérisée en ce qu'elle contient au moins une particule selon l'une quelconque des revendications 10 à 15 éventuellement associée à des excipients pharmaceutiquement acceptables.

1/2

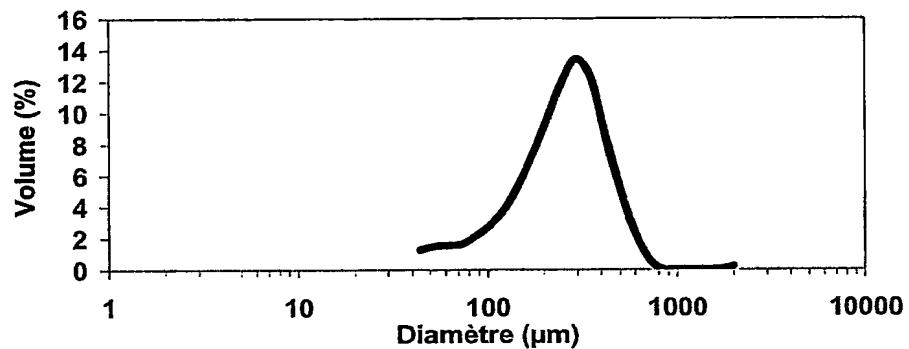


Figure 1

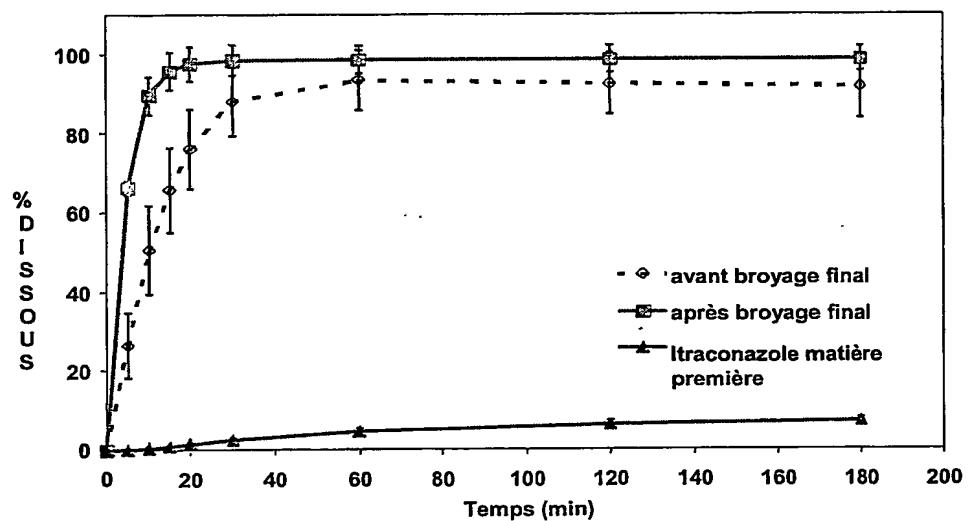


Figure 2

2/2

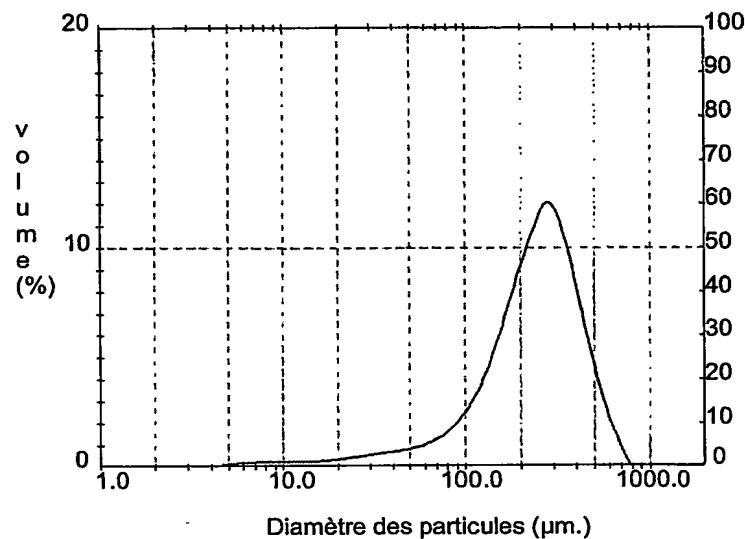


Figure 3

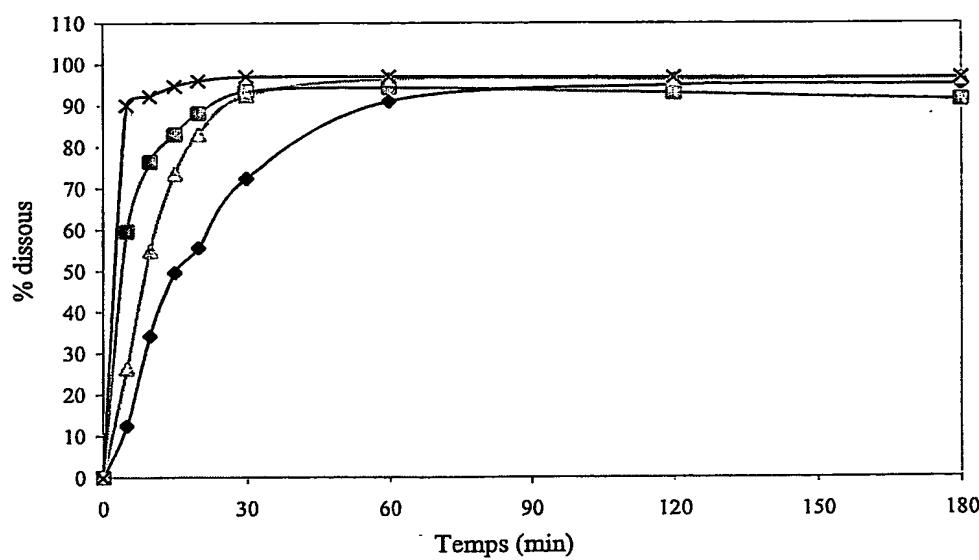


Figure 4